









**Process for preparing ibuprofen for direct tableting.**

**Patent number:** EP0362728  
**Publication date:** 1990-04-11  
**Inventor:** RITTNER SIEGBERT DR; STUVEN UWE; STEIDL DIETER; SICKMULLER ALFRED DR; WHEELER LARRY O DR; MOSS GARY L; ZEY EDWARD G DR  
**Applicant:** HOECHST AG (DE); HOECHST CELANESE CORP (US)  
**Classification:**  
- **International:** **A61K9/16; A61K31/19; C07C51/43; C07C57/30; A61K9/20; A61K9/16; A61K31/185; C07C51/42; C07C57/00; A61K9/20; (IPC1-7): A61K9/16; A61K31/19; C07C51/43; C07C57/30**  
- **European:** A61K9/16P2; A61K31/19; C07C51/43; C07C57/30  
**Application number:** EP19890118140 19890930  
**Priority number(s):** DE19883833448 19881001

**Also published as:**

 JP2223537 (A)  
 EP0362728 (A3)  
 DE3833448 (A1)  
 EP0362728 (B1)

**Cited documents:**

 EP0326027  
 FR2253508  
 GB2187952  
 JP56120616

**Report a data error here**

**Abstract of EP0362728**

Ibuprofen which solidifies from the melt on contact cooling devices and is subsequently comminuted has good flow, pour and storage properties and is suitable for direct tableting.

---

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

(19)



Europäisches Patentamt  
European Patent Office  
Office européen des brevets

(11)

Veröffentlichungsnummer:

**0 362 728  
A2**

(12)

## EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(21)

Anmeldenummer: 89118140.6

(51)

Int. Cl.<sup>5</sup>: **C07C 57/30 , C07C 51/43 ,  
A61K 31/19 , A61K 9/16**

(22)

Anmeldetag: 30.09.89

(30)

Priorität: 01.10.88 DE 3833448

(43)

Veröffentlichungstag der Anmeldung:  
11.04.90 Patentblatt 90/15

(64)

Benannte Vertragsstaaten:  
AT BE CH DE ES FR GB GR IT LI LU NL SE

(71)

Anmelder: **HOECHST AKTIENGESELLSCHAFT**  
Postfach 80 03 20  
D-6230 Frankfurt am Main 80(DE)

Anmelder: **HOECHST CELANESE  
CORPORATION**  
Route 202-206 North  
Somerville, N.J. 08876(US)

(72)

Erfinder: **Rittner, Siegbert, Dr.**  
Kornblumenweg 5  
D-6082 Mörfelden-Walldorf(DE)  
Erfinder: **Stüven, Uwe**  
Im Hopfengarten 35  
D-6232 Bad Soden am Taunus(DE)  
Erfinder: **Steldl, Dieter**  
Ulmenstrasse 8  
D-6238 Hofheim am Taunus(DE)  
Erfinder: **Sickmüller, Alfred, Dr.**  
Schweinfürter Weg 72  
D-6000 Frankfurt am Main 70(DE)  
Erfinder: **Wheeler, Larry O. Dr.**  
11122 Jackson Terrace  
Corpus Christi TX 78410(US)  
Erfinder: **Moss, Gary L.**  
1113 Mulholland Drive  
Corpus Christi TX 78410(US)  
Erfinder: **Zey, Edward G. Dr.**  
522 Evergreen  
Corpus Christi TX 78412(US)

(74)

Vertreter: **Klein, Otto, Dr. et al**  
Hoechst AG Zentrale Patentabteilung  
Postfach 80 03 20  
D-6230 Frankfurt am Main 80(DE)

EP 0 362 728 A2

(54)

Verfahren zur Gewinnung von Ibuprofen für die Direkttablettierung.

(57)

Ibuprofen, das aus der Schmelze an Kontaktkühlapparaten erstarrt und anschließend zerkleinert wird, besitzt gute Fließ-, Riesel- und Lagereigenschaften und eignet sich für die Direkttablettierung.

## Verfahren zur Gewinnung von Ibuprofen für die Direkttablettierung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Gewinnung von gut rieselfähigem Ibuprofenpulver mit verbesserten Lager- und Formullierungseigenschaften für die Direkttablettierung. Das genannte Ibuprofen (2-(4-Isobutylphenyl)-propionsäure) findet vielfältige Verwendung, z. B. als Analgeticum, Antipyreticum oder Antirheumaticum.

5 Nach dem heutigen Stand der Technik wird das auf den verschiedenen Reaktionswegen gewonnene Arzneimittel vor der Trocknung und Formullierung aus verschiedenen Lösemitteln umkristallisiert. Bei den Umkristallisationsprozessen, die aus einer Reihe von Lösemitteln, wie in den Patentschriften GB 971700, dem EP-A 170147 oder der rumänischen Anmeldung 79345 beschrieben, durchgeführt werden können, werden stets Kristalle mit nadelförmigem Habitus erhalten. Die so z. B. aus Wasser/Methanol, n-Hexan,  
10 oder n-Heptan gewonnen nadelförmigen getrockneten Kristalle (siehe Fig. 1), haben jedoch sowohl bei der Handhabung, der Lagerung wie auch bei der Herstellung von pharmazeutischen Zubereitungsformen eine Reihe von gravierenden Nachteilen. Bei der Trocknung nach Umkristallisation laden sich die Kristalle statisch auf, was ihre Handhabung erschwert. Weiterhin haben sie schlechte Fließ-, Riesel- und Lagereigenschaften und erleiden leicht einen Kristallbruch, was zur Staubbildung und zum Zusammenbacken des  
15 Produkts führt. Aus diesen Gründen bereitet das nadelförmige Ibuprofen Probleme bei der Verarbeitung mit entsprechenden Zuschlagstoffen (Hilfsstoffen). Zum Beispiel müssen für die Tablettierung relativ große Mengen an Zuschlagstoffen verwendet werden (ca. 50 % bezogen auf den Wirkstoff), was in Anbetracht der hohen Dosierung des Wirkstoffes zu großen Tabletten führt, was wiederum die Schluckbarkeit und damit die "Patientencompliance" negativ beeinflussen kann.

20 Es wurde nun überraschenderweise gefunden, daß man all diese Nachteile überwinden kann, wenn man zur Konfektionierung anstelle eines aus Lösemitteln umkristallisierten (nadelförmigen) Produkts von einer Schmelze ausgeht, indem man diese unter spezifischen Bedingungen auf Walzen-, Band- oder anderen geeigneten Kontaktkühlapparaten zum Erstarren bringt und die hierbei entstandenen Schuppen, Schülpfen oder ähnlichen Gebilde unter speziellen Mahlbedingungen zerkleinert. Hierbei werden wie in Fig. 2 gezeigt,  
25 rundliche Feststoffpartikeln mit ausgezeichneten Riesel-, Lager- und Konfektionier-Eigenschaften gewonnen, die sich nicht statisch aufladen, leicht handhabbar sind und sich für die Direkttablettierung eignen.

Dies ist außerordentlich überraschend, da die bei etwa 74,8 °C erstarrende Ibuprofenschmelze beim Abkühlen ölig-viskos wird, zur Unterkühlung neigt und nur sehr langsam in den kristallinen Zustand überführt werden kann.

30 Erfindungsgegenstand ist somit ein Verfahren zur Gewinnung von Ibuprofen-Partikeln, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man eine Ibuprofen-Schmelze auf einem Kontaktkühlapparat verfestigt und anschließend zerkleinert. Die Verfestigung der Schmelze kann auf unterschiedlichen Apparaten erfolgen, z. B. auf einem Walzen-(siehe Fig. 3) oder Bandkühlapparat (vgl. z.B. Kristallisation aus Schmelzen; G. Matz; CIT 52 (1980) 7, 570-575 Anwendung und Bauformen der Kühlwalze, M. Preger; Aufber. tech. 9(1970), 551-  
35 558).

Es kann sinnvoll sein, zur Verfestigung der Schmelze Impfgut zu verwenden. Dies kann beispielsweise durch Aufzug einer primär auf dem Kontaktkühlapparat erstarrenden Schmelzschicht erfolgen. Diese Schmelzschicht sollte eine Stärke von 0,1 bis 1,0 mm, vorzugsweise bis maximal 0,5 mm, aufweisen. Weiterhin kann das Impfgut in Partikelform auf die Walze gebracht werden oder in die Schmelze  
40 eingearbeitet werden. Falls das Impfgut in die Schmelze eingearbeitet wird ist eine Menge von vorzugsweise 10 bis Gew.-%, bezogen auf die Schmelze, besonders bevorzugt von bis zu 35 Gew.-% zu wählen. Als Impfgut kommen insbesondere übliche Hilfsstoffe für die Arzneimittelherstellung sowie Ibuprofen-Partikeln oder Mischungen dieser Stoffe in Frage.

Die Temperatur der zur Anwendung kommenden Kühlfläche sollte vorzugsweise zwischen 0° und 50° C, besonders bevorzugt im Bereich von 10 bis 30° C liegen.

Je nach Kühlapparatetyp und Animpfungsmethode kann die Verweilzeit des Ibuprofens auf dem Kühlapparat zwischen ca. 25 s und 60 s liegen. Bei Aufbringen einer primär erstarrenden Schicht auf einer Kühlwalze erreicht man Verweilzeiten zwischen 5 und 10 s. Die dabei erzeugten Schuppen fallen mit einem Schüttgewicht zwischen 200 g/l und 400 g/l für die anschließende Zerkleinerung an. Die spezifische  
50 Leistung beträgt zwischen 10 kg/m<sup>2</sup>h und 120 kg/m<sup>2</sup>h erstarrter Schmelze.

Beim nachfolgenden Zerkleinerungsprozeß kommt es darauf an, Ibuprofen-Partikeln mit einer bestimmten Größe und einem möglichst engen Größenverteilungsspektrum zu erhalten. Zu bevorzugen ist eine mittlere Korngröße der Ibuprofen-Partikeln zwischen ca. 20 µm und 200 µm. Zur Zerkleinerung des Ibuprofens können unterschiedliche Maschinen zur Anwendung kommen. Besonders geeignet ist für den Zerkleinerungsprozeß eine Zerkleinerungsmaschine, die mit zwei Walzen arbeitet, d. h. eine sogenannter Walzen-

stuhl (siehe Fig. 4, vgl. z.B. Grundriß der chemischen Technik, Verlag Chemie, Weinheim/Bergstraße 1968, S.33 J.) Mit einer derartigen Maschine läßt sich durch die exakte Festlegung der Mahlspaltes (Abstand zwischen zwei Walzen), des Drehzahlverhältnisses und der Walzenoberfläche der Grad der Zerkleinerung besonders präzise einstellen.

5 Für das erfindungsgemäße Verfahren zur Herstellung von Ibuprofen-Partikeln können prinzipiell beliebige Ibuprofen-Schmelzen verwendet werden. Besondere Bedeutung besitzt das Verfahren allerdings für Ibuprofen-Schmelzen, die bei einer Rektifikation des Ibuprofens z.B. gemäß der deutschen Patentanmeldung P 38 02 619 anfallen. Das wie zuletzt beschrieben rektifizierte Ibuprofen kann unmittelbar der Verfestigung auf einem Kühlapparat unterworfen werden, wodurch eine ökonomische Darstellungsmethode  
10 für hochwertige Ibuprofen-Partikeln gegeben ist, unter Meldung von Arbeitsschritten mit Beteiligung von Lösemitteln mit allen bekannten Nachteilen wie das Anfallen von Lösemittelabfällen, Lösemittelabluft etc.. Die erfindungsgemäß hergestellten Ibuprofen-Partikeln können in bekannter Weise zu Arzneimitteln in unterschiedlicher Darreichungsform weiterverarbeitet werden, wobei die Weiterverarbeitung im Vergleich zum Stand der Technik vereinfacht ist und mit weniger Hilfstoff durchgeführt werden kann.

15 Durch die nachfolgenden Beispiele, die im einzelnen

- die Erstarrung der Schmelze zu Schuppen,
- den anschließenden Mahlprozeß sowie schließlich
- die Direkttablettierung umfaßt, soll die Erfindung näher erläutert werden.

20

### 1. Beispiel zur Schuppenbildung

Die Ibuprofenschmelze wird aus der Vorlage 6, (vgl. Fig. 3) bei etwa 80 °C bis 90 °C mit der Pumpe 7 zur Schmelzeaufgabe 3 gefördert. Zwischen der Auftragswalze 2 und der Kühlwalze 1 bildet sich ein Sumpf  
25 aus. Durch Einstellen der wie die Kühlwalze auf beispielsweise 15 °C temperierten Auftragswalze wird eine Schichtdicke von z. B. 1 mm gewählt. Da das Abnahmemesser 4 in diesem Beispiel eine Restschicht von 0,5 mm auf der Walze zurückläßt, wird eine primäre Schicht zur Animpfung der frischen Schmelze zur Verfügung gestellt. Bei 6 s Verweilzeit führt die erläuterte Betriebsweise zu einer flächenspezifischen Leistung von 100 kg/m<sup>2</sup>h an geschuppter Schmelze.

30

### 2. Beispiel zur Zerkleinerung der Schuppen

Die nach Beispiel 1 gewonnenen Ibuprofenschuppen wurden mit Hilfe eines Walzenstuhls (vgl. Abb. 4)  
35 der folgenden Abmessungen unter den nachstehenden Bedingungen zerkleinert

40	- Walzendurchmesser:	250 mm
	- Walzenbreite:	100 mm
	- Mahlspalt 1. Stufe bei Verwendung von Riffelwalzen mit <u>5 Riffeln pro cm</u> :	0,1 mm
	- Mahlspalt <u>2. Stufe</u> mit Glattwalzen:	0,1 mm
	- Mahlgut-Temperatur:	25 °C
	- Produkt-Durchsatz:	25 kg/h

45

Die Kornverteilung des Mahlguts, das für die Direkt-Tablettierung verwendet wurde, zeigt Tabelle 1.

50

55

Tabelle 1

Kornanalyse von gemahlenem Ibuprofen		
d (µm)	% Fraktion	% Rueckstand
> 400	0,40	0,40
400-300	1,90	2,30
300-250	5,00	7,30
250-200	19,20	26,50
200-150	28,30	54,80
150-125	13,50	68,30
125-90	10,40	78,70
90-60	5,80	84,50
60-40	6,00	90,50
< 40	9,50	100,00

3. Anwendungsbeispiel	
Ibuprofen-Tabletten bzw. Überzogene Tabletten zu 200 mg Zusammensetzung.	
	1 Tablette
1.) Ibuprofenpulver, gewonnen nach Beispiel 1 und 2:	200 mg
2.) Mikrokristalline Cellulose:	40,5 mg
3.) Natriumstärkeglykolat:	2,0 mg
4.) Hochdisperses Siliciumdioxid:	1,5 mg
5.) Magnesiumstearat:	1,0 mg

### Herstellung

Die Substanzen 1.) - 5.) werden in einem geeigneten Mischer gemischt und auf einer Rundläufer-Tabletten-Maschine zu Tabletten verpreßt. Falls erwünscht, können diese Tabletten in bekannter Weise mit Filmlacklösungen oder -suspensionen auf wäßriger bzw. organischer Basis, z. B. mit Celluloseethern als Filmbildnern überzogen werden. Ebenfalls ist ein Überziehen mit Drageesuspensionen auf Saccharosebasis möglich.

Die auf diese Weise hergestellten Tabletten hatten die folgenden Eigenschaften:

- Härte: 70 N
- Abrieb: 0,5 %
- Zerfallszeit: < 1 Min.

### In vitro Wirkstoff-Freigabe (dissolution rate)

Die "dissolution rate" von Ibuprofen-Tabletten zu 200 mg wurde gemäß den Anforderungen der USP XXI nach folgender Methode bestimmt:

Apparatur 1 (Drehkörnchen-Methode), pH 7,2, Phosphatpuffer, 900 ml, 150 Upm, Prüfdauer 30 Min. Limit nach USP XXI Q = 50 %, Ergebnis 100 % (vgl. Fig. 5)

### Ansprüche

1. Verfahren zur Gewinnung von Ibuprofen-Partikeln, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Ibuprofen-Schmelze auf einem Kontaktkühlapparat verfestigt und anschließend zerkleinert.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man bei der Verfestigung der Ibuprofen-Schmelze Impfgut verwendet.
- 5 3. Verfahren nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß als Impfgut Hilfsstoffe verwendet werden.
4. Verfahren nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß als Impfgut Ibuprofen-Partikeln verwendet werden.
5. Verfahren nach einem oder mehreren der Ansprüche 1-4, dadurch gekennzeichnet, daß zur Zerkleinerung des Ibuprofens ein Walzenstuhl benutzt wird.
- 10 6. Verfahren nach einem oder mehreren der Ansprüche 1-5, dadurch gekennzeichnet, daß das Ibuprofen für die Ibuprofen-Schmelze durch eine Rektifikation gereinigt worden ist.
7. Ibuprofen-Partikeln, dadurch gekennzeichnet, daß sie gemäß einem Verfahren nach einem oder mehreren der Ansprüche 1-6 erhalten worden sind.
8. Verwendung von Ibuprofen-Partikeln gemäß Anspruch 7, gegebenenfalls unter Zusatz von Hilfs- und/oder Trägerstoffen zur Herstellung von Arzneimittel-Darreichungsformen, insbesondere von Tabletten.
- 15 9. Arzneimittel-Darreichungsformen, gekennzeichnet durch einen Gehalt an Ibuprofen-Partikeln gemäß Anspruch 7.

20

25

30

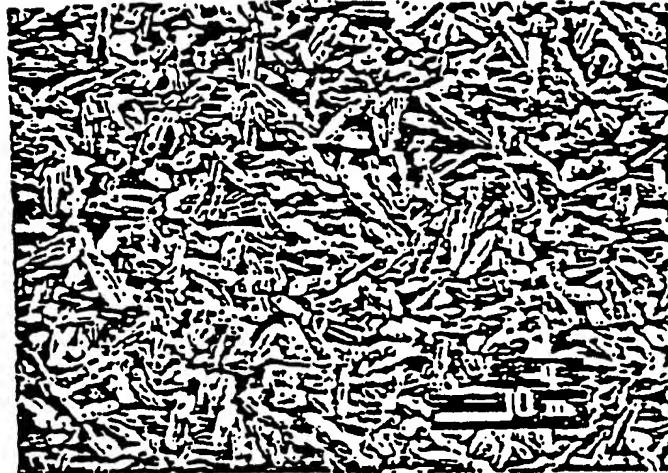
35

40

45

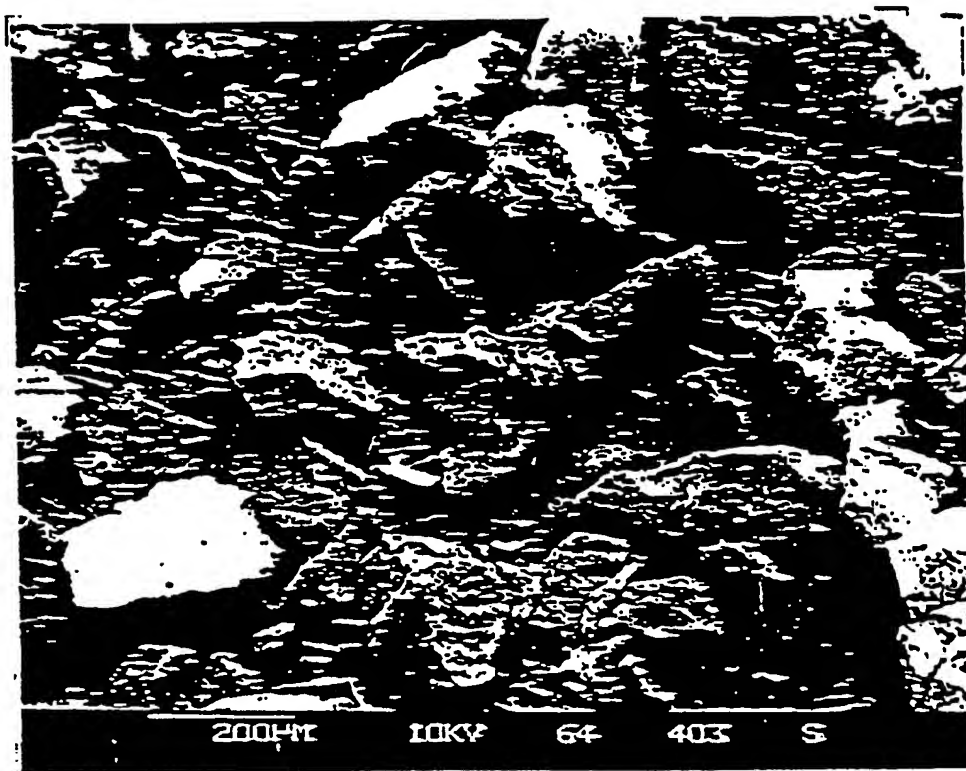
50

55



**Fig. 1**

Ibuprofen aus Lösemitteln umkristallisiert



**Fig. 2** Ibuprofen nach der Zerkleinerung

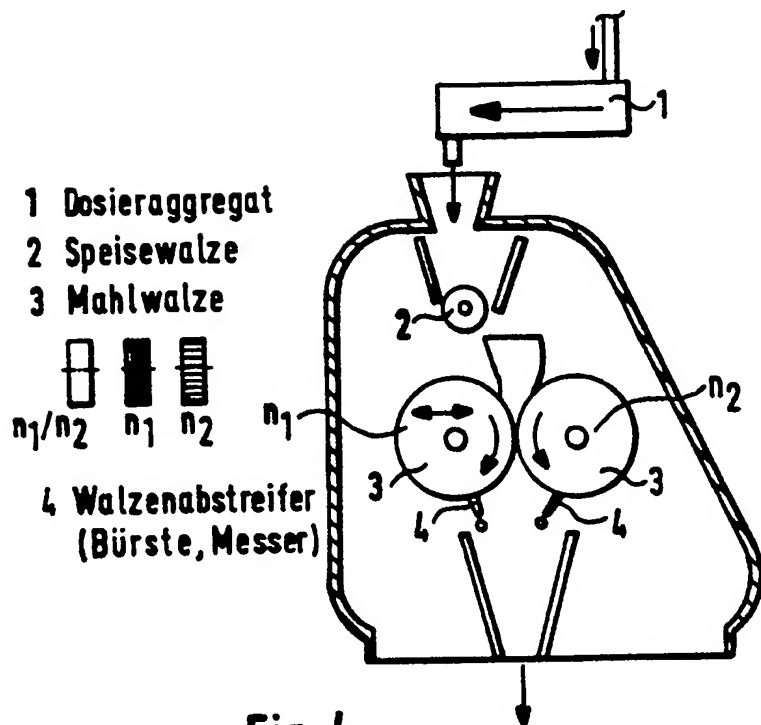
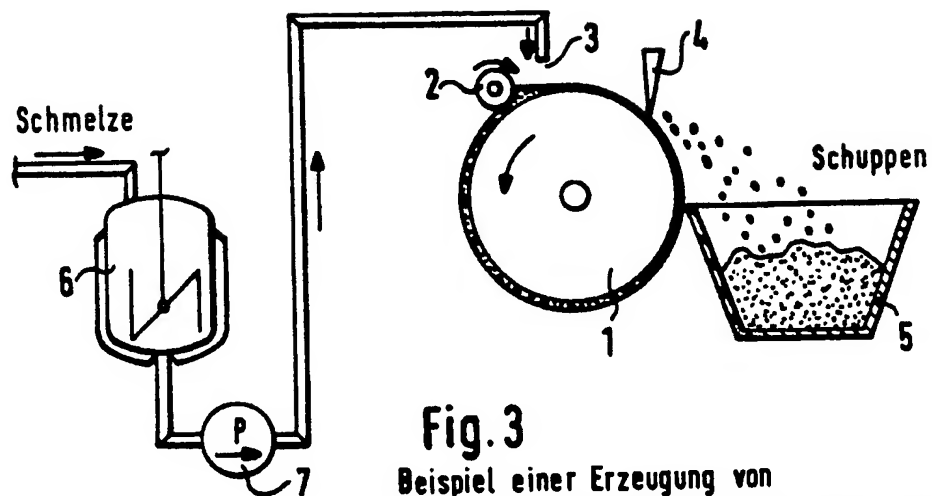


Fig. 4  
Walzenstuhl zur Mahlung von Ibuprofenschuppen



